

(¥ 2.000.7)

特 許 順(1)

昭和50 年 €月 2 €

特許庁長官設

1. 発 明 の 名 称 ブラステック 廃棄物の熱分解装置

2. 26 切 名

住所 等自市京阪本通2丁月18番地

兰洋電機株式会社内

氏名 第

篑(外2名)

3. 特許出順人

住 所 守口市京阪木通2丁目18番地

名 称 (188) 三洋電機株式会社

4. 添付書類の目録

(1) 明 都 曹

7 五 金

(2) [3] Tri

1 通

(3) 順 壽 副 本

狐



19 日本国特許庁

公開特許公報

①特開昭 51-129473

つてきない

43公開日 昭51. (1976)11.11

②特願昭 50-53644

②出願日 昭和(1975) 4. 2

審查請求 未請求

(全3頁)

庁内整理番号

7188 37 7456 34

6639 4A

②日本分類

25(5)N3 92(7)CO /3(7)A3/ 51) Int. C12.

B29C 29/00 B01J 1/00

明 組 福

1. 発明の名称 ブラスチック純楽 物の 熱 分傷非暦

2. 特許請求の範囲

破砕或は倍級したブラスチック開業物の供給報 置かよび通熱水蒸気供給装置からブラスチック発 乗物かよび通熱水蒸気を円筒状分解炉に成分解炉 一端帽より送り込み、分解炉内にて通熱水蒸気と ブラスチック展棄物を吸放せしめて分前させると 共に、分解による折出カーボンの分解炉重への付 海を防止すべく一定温度以上の廃退で、炉内ガス を移動せしめたことを軽数とするブラスチック廃 集物の熱分解候置。

3. 発明の評価を説明

本発明は、ポリスチレン、ホリエチレン等より
なるプラスチック脳囊物の熱分解装置に関する。
従来プラスチック脳囊物を熱分解して、燃料油
として回収する熱分所装置が開発され、その一種
として、プラスチック隔乗物を連絡水派気と 級板
させ、この水蒸気との水性ガス反応を利用して分

解を行なり装置が知られている。この権業置では、 分解により生成したカーボンが分減炉壊面に付着 し、分解がすすむにつれ分解効率が悪くでなり、更 に産悪の場合には、装置の作動が困難な状態にな ることもあつた。

本発明は、破砕液は搭載したプラステックと連 熱水蒸気を、円筒形分無炉入口で機削接触させて 急速に分解し、さらに分解炉内を所定返旋以上の 焼速で移動させ、生成カーボンの炉機への付着を 防止したものである。以下凶を用いて本発明実施 例を説明する。本実施伊熱分解装置は、数価の基 を有する円筒形の分解炉(1)一端側に、炉中心軸に 対し約30⁶ 傾斜した2本のパイプ(2)(3)を設け、 各パイプ(2)(3)を通して、プラスチック構棄物の供 粉練屋(4)をよび通熱水蒸気供給製置(5)に走結され た標準を付している。また分解炉(1)地端側には快 整備(6)をよび分解介スが冷却能(7)を通して一部核 化されて送り込まれるタンク(8)が設けられている。

液化されないガスは疣神袋を(9)を介して外部へ 導出され、燃料ガスとして、利用される。上記ブ

特期 昭51-129473(2)

ラスチック供給装置(4)からは、パイブ(2)を通して破砕したブラスチック網片取は約200℃前後の温度に溶験したブラスチック解物物が押し出され、これと同時に約500~600℃の通熱水象気が水蒸気供給装置(5)からパイブ(3)を直して分解炉(1)内へ供給される。ここで調熱水蒸気は、一定の運度をもつて貸出されるよう構成される必要がある。すなわち、この収出した通過水蒸気と破砕度は密機したブラスチックとは、パイブ(2(3)を出たところで強制を脱し、分解現化しながら一足速度以上の促起で分所炉(1)内を移動する。この流速は少なくとも分等度に適程で折出し、炉壁に可増したカーボン改造を、吹きとばす程度の速度であることが要求される。かかる発達を効率よく得るためには、パイブ(2)(3)の角度を、分解炉(1)中心物に均

次に実験例として任5.5 m 長さ7 m の円 筒形分 解析(1)に、170~250℃で耐機したポリスチ レン客服物を供給装置(4)から1時間当り20 まず

し、15~45°の範囲に設定することが実験上

望ましい。

の割合で押し出し、他方500で通熱水蒸気を供給装置(6から1時間当り50 K J の割合で噴出すれば、炉内での通熱水蒸気の平均洗漉は1 4.2 m / secであり、炉 長 7 m を移動する際に治んど、分辨し終つた。実験の結果、回収物は、スチレンモノマーを主収分とする油が9 5.8 重量 5、方スが1.4 重量 5、残強が2.8 宣章 5となり、との残権は、殆んどカーポンによつて占められでった。

また分解炉(I)内餐へのカーボンの付着はみられたかつた。上配分解装置では、炉内ガスの流遊が約10m/sec 以下では、炉蟹へのカーボン付着がみられ14.2m/sec で対も効率が良く、これ以上の促進では、鉄後中に未分解ブラスチツクが残ることが緩かめられた。また過熱水蒸気の温度によっても分解反応は左右され、約450℃から分解が可能となり、650℃付近が最も効率が良くまた約800℃以上ではカーボン化するブラスチックが多くなり、満かよびガスの有効な回収が不可能となつた。なか過熱水蒸気の温度、炉内ガスの促進、かよび分解炉(I)の良さは、ブラスチツ

ク廃棄物の材質によつて適宜調整すればよい。

本希明ブラスチック廃棄物の熱分解装置は、健 即成は解制したブラスチック廃棄物と、500~ 600℃に加熱した水蒸気を数価の途の円間形分 解炉入口の小型側で液制液性させ、さらに分解気 化させながら一定の成題で、炉油端 制へ移動せし めるものであるから、過熱水蒸気の新 熱修設によ る最度低下を切止すると共に、過熱水蒸気と解験 ブラスチックの 製物を機能を可能とし、それ放動 効壊率の増大を図ることができる。さらに分解炉 内に析出するカーボンを、一定底道のガスで吹き とばし炉機への 付着を防 止するため、分寮炉内を 薄煙作を切むとする。 連続運転を可能とする。

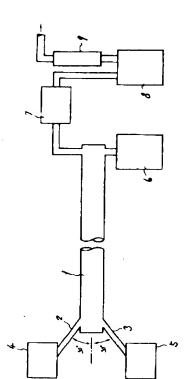
4. 関値の簡単を説明

対は、本発明プラスチック隔集物の執分解接置 のプロック域である。

(1)…分解原、(2X3)…パイプ、(4)…ブラスチック 廃棄物体合強制。(5)…通鳴水煮気供給装置。(6)… 鉄連溜、(7)…冷湖陽、(8)…タンク。(9)…洗浄盛蔵。 制針新聚登載出顧人 三 莽 智 俄 杯 式 会 代 代表者 井 孝 献

Í





幹開 昭51-129473(3)

5. 前記以外の発明者

化 所 等行前策嚴米通2万円18審施 宣揮能機株式会組內 瓜名 蓍 笛 萲 黃

住所 问上

氏名 产苗 と5四郎